



Europäisches **Patentamt** 

European **Patent Office** 

Office européen des brevets

REC'D 1	4 JAN 2003
WIPO	PCT

Bescheinigung

Certificate

Attestation

Die angehefteten Unterlagen stimmen mit der ursprünglich eingereichten Fassung der auf dem nächsten Blatt bezeichneten europäischen Patentanmeldung überein.

The attached documents are exact copies of the European patent application conformes à la version described on the following page, as originally filed.

Les documents fixés à cette attestation sont initialement déposée de la demande de brevet européen spécifiée à la page suivante.

Patentanmeldung Nr. Patent application No. Demande de brevet n°

02000767.0

## PRIORITY DOCUMENT

SUBMITTED OR TRANSMITTED IN **COMPLIANCE WITH** RULE 17.1(a) OR (b)

> Der Präsident des Europäischen Patentamts; Im Auftrag

For the President of the European Patent Office Le Président de l'Office européen des brevets p.o.

R C van Dijk



Europear Patent O

Office européen des brevets



Anmeldung Nr:

Application no.:

02000767.0

Demande no:

Anmeldetag:

Date of filing:

Date de dépôt:

14.01.02

Anmelder/Applicant(s)/Demandeur(s):

ABB RESEARCH LTD. Affolternstrasse 52 8050 Zürich SUISSE

Bezeichnung der Erfindung/Title of the invention/Titre de l'invention: (Falls die Bezeichnung der Erfindung nicht angegeben ist, siehe Beschreibung. If no title is shown please refer to the description. Si aucun titre n'est indiqué se referer à la description.)

Vefahren und Vorrichtung zur thermischen Durchfluss-Messung mit gepulster Heizleistung

In Anspruch genommene Prioriät(en) / Priority(ies) claimed /Priorité(s) revendiquée(s) Staat/Tag/Aktenzeichen/State/Date/File no./Pays/Date/Numéro de dépôt:

Internationale Patentklassifikation/International Patent Classification/ Classification internationale des brevets:

G01F/

Am Anmeldetag benannte Vertragstaaten/Contracting states designated at date of filing/Etats contractants désignées lors du dépôt:

AT BE CH CY DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU MC NL PT SE TR

MI

02/003 EP

## BESCHREIBUNG

1

Verfahren und Vorrichtung zur thermischen Durchfluss-Messung mit gepulster Heizleistung

### TECHNISCHES GEBIET

Die vorliegende Erfindung bezieht sich auf das Gebiet der Messung von Gas- oder Flüssigkeitsströmungen mit thermischen Sensoren. Sie geht aus von einem Verfahren und einem Sensor zur Massenflussmessung gemäss Oberbegriff der unabhängigen Ansprüche.

#### STAND DER TECHNIK

In dem U. S. Pat. No. 4,501,145 werden eine gattungsgemässe Methode und Vorrichtung zur thermischen Flussgeschwindigkeitsmessung offenbart. Dabei wird ein Sensor mit einem Heizpuls konstanter Leistung erwärmt, mindestens eine Anstiegszeit bis zum Erreichen einer vorgegebenen Temperaein turschwelle gemessen und daraus vom übergangskoeffizienten abhängiger Fluidparameter wie z. B. die Flussgeschwindigkeit gemessen. Nachteilig ist, dass der Temperaturanstieg mit zunehmender Flussgeschwindigkeit immer undifferenzierter ausfällt und in eine Sättigung kommt, so dass eine ausreichende Messempfindlichkeit nur in einem eingeschränkten Messbereich von Flussgeschwindigkeiten erreicht wird. Zudem müssen die Heizleistung und die Temperaturschwelle sorgfältig aufeinander und auf den gewünschten Flussgeschwindigkeits-Messbereich abgestimmt werden.

In der EP 0 180 974 werden ein Verfahren und eine Einrichtung zur Messung von Strömungsgeschwindigkeiten oder Massenflüssen dargestellt. Dabei werden bei konstanter Heizleistung für die instationären Sondentemperaturverläufe strömungsabhängige Kennlinienfelder bestimmt und auf die

10

15

20

25

30

Flussgeschwindigkeit geschlossen, indem Temperaturen zu vorgegebenen Zeitpunkten oder Zeitintervalle bis zum Erreichen vorgegebener Temperaturschwellwerte gemessen werden. Nachteilig ist, dass der Flussgeschwindigkeits-Messbereich aufgrund der wiederum abnehmenden Temperaturauflösung bei hohen Flussgeschwindigkeiten auf die auswertefähigen Bereiche der Kennlinienfelder beschränkt ist.

5

### DARSTELLUNG DER ERFINDUNG

Aufgabe der vorliegenden Erfindung ist es, ein Verfahren und eine Vorrichtung zur gepulsten Massenflussmessung mit einer verbesserten Messempfindlichkeit in einem vergrösserten Messbereich anzugeben. Diese Aufgabe wird erfindungsgemäss durch die Merkmale der unabhängigen Ansprüche gelöst.

In einem ersten Aspekt besteht die Erfindung in einem Ver-15 fahren zum Messen einer Flussgeschwindigkeit oder eines Massenflusses eines Fluids, insbesondere zum Messen von Heisswasserbezug im privaten, öffentlichen oder industriellen Bereich, bei welchem das Fluid über ein Sensorelement geführt wird, welches ein Heizmittel zur Tempera-20 turänderung und ein Sensormittel zur Bestimmung seiner Temperatur aufweist, wobei mindestens zeitweise das Heizmittel mit einer Heizleistung in Form von Heizpulsen betrieben wird und eine strömungsabhängige Schwellwertzeit bis zum Erreichen eines vorgegebenen Temperaturschwell-25 werts am Sensormittel gemessen wird, wobei während zumindest einiger der Heizpulse eine nichtkonstante Heizleistung mit einem im wesentlichen sublinearen Anstiegsverhalten als Funktion der Zeit zur zumindest teilweisen 30 Kompensation eines nichtlinearen Verhaltens der Schwellwertzeit als Funktion der Flussgeschwindigkeit gewählt Ein sublineares Anstiegsverhalten bedeutet, während eines Heizpulses die Heizleistung eine Funktion der Zeit mit einer monoton abnehmenden ersten Zeitablei-35 tung ist. Im wesentlichen sublinear bedeutet, dass kurz-

10

15

20

25

30

35

fristige Abweichungen hiervon, z. B. eine kurzfristige zunehmende Zeitableitung, tolerabel ist, sofern das Anstiegsverhalten global, d. h. bei Bildung abschnittsweiser Mittelwerte über den gesamten Heizpuls, sublinear bleibt und eine von Abschnitt zu Abschnitt abnehmende erste Zeitableitung aufweist. Eine solcherart abflachende Zunahme der Heizpulsleistung führt zu dem gewünschten Effekt, dass sowohl niedrige als auch hohe Flussgeschwindigkeiten mit einer grossen Genauigkeit und zugleich relativ kurzen Messdauer bestimmt werden können. Mit dem Verfahren kann also der Messbereich erweitert, die Messgenauigkeit erhöht, die Messzeit verkürzt und bei Bedarf die Messrepetitionsrate erhöht werden. Darüberhinaus ist eine Anpassung der Heizleistung an die Temperaturschwelle oder den Flussgeschwindigkeits-Messbereich nicht erforderlich oder unkritisch, da die Temperaturschwelle in jedem Fall wegen der Zunahme der Heizleistung erreicht wird.

In einem ersten Ausführungsbeispiel wird das Anstiegsverhalten als Funktion der Zeit und gegebenenfalls der zu messenden Flussgeschwindigkeit selber so variiert, dass die Schwellwertzeit zumindest näherungsweise, d. h. insbesondere zumindest an diskreten Flussgeschwindigkeitswerten, eine lineare Funktion der Flussgeschwindigkeit ist. Durch die Linearität wird eine über den gesamten Flussgeschwindigkeits-Messbereich im wesentlichen gleichbleibende Messempfindlichkeit erreicht. Dabei sind kleinere lokale Abweichungen von der Linearität tolerabel. Die lineare Messcharakteristik wird gegebenenfalls zumindest punktweise über den gesamten Messbereich dadurch erreicht, dass für unterschiedliche Flussgeschwindigkeits-Teilmessbereiche ein angepasstes Anstiegsverhalten der Heizpulsleistung verwendet wird.

Im Ausführungsbeispiel gemäss Anspruch 4 wird ein solches angepasstes Anstiegsverhalten durch den flussgeschwindigkeitsabhängigen Amplitudenfaktor erreicht. Dadurch wird eine lineare Charakteristik der Schwellwertzeit als Funktion der Flussgeschwindigkeit zumindest punktweise und un-

4

abhängig vom ersten thermischen Übergangswiderstand zwischen Heizmittel und Sensorelement-Oberfläche realisiert.

Das Ausführungsbeispiel gemäss Anspruch 3 hat den Vorteil einer besonders einfachen und einfach implementierbaren Zeitabhängigkeit des Anstiegsverhaltens der Heizleistung. Diese Zeitabhängigkeit ist insbesondere zur um so besseren Linearisierung der Schwellwertzeit als Funktion der Flussgeschwindigkeit geeignet, je kleiner der erste thermische Übergangswiderstand gewählt wird.

Das Ausführungsbeispiel gemäss Anspruch 5 hat den Vorteil, dass für eine einfache zylindrische Form des Sensor-elements eine exakte Strömungsabhängigkeit des zweiten thermischen Übergangswiderstands angegeben werden kann.

15

30

35

Die Ausführungsbeispiele gemäss Ansprüchen 6 und 7 haben den Vorteil, dass das implizite Probleme der Abhängigkeit der Heizleistung von der zu messenden Grösse einfach und zuverlässig durch vorgängig bestimmte Kalibrationskurven und durch Abschätzung oder a priori Kenntnis der mutmasslichen Flussgeschwindigkeit gelöst wird.

Das Ausführungsbeispiel gemäss Anspruch 8 hat den Vorteil, dass bei vernachlässigbarem ersten thermischen Übergangswiderstand der lineare Zusammenhang zwischen Schwellwertzeit und Flussgeschwindigkeit über den gesamten Flussgeschwindigkeits-Messbereich gültig und exakt berechenbar ist.

In einem zweiten Aspekt besteht die Erfindung in einem Massenflusssensor zum Ermitteln einer Flussgeschwindigkeit oder eines Massenflusses eines Fluids gemäss dem zuvor beschriebenen Verfahren. Der Sensor umfasst ein Sensorelement mit einem Heizmittel und einem Sensormittel zur thermischen Messung in einem Fluid und eine Steuer- und Auswerteeinheit mit einer Heizungssteuerung zur Erzeugung von Heizpulsen für das Heizmittel und einer Messeinrichtung zur Auswertung der thermischen Messung und zur Bestimmung einer Flussgeschwindigkeit oder eines Massenflusses aus einer strömungsabhängigen Schwellwertzeit bis zum

5

Erreichen eines vorgegebenen Temperaturschwellwerts am Sensormittel, wobei die Heizungssteuerung Mittel zur Erzeugung einer nichtkonstanten Heizleistung mit einem im wesentlichen sublinearen Anstiegsverhalten als Funktion der Zeit umfasst und die Steuer- und Auswerteeinheit Mittel zur zumindest teilweisen Kompensation eines nichtlinearen Verhaltens der Schwellwertzeit als Funktion der Flussgeschwindigkeit aufweist.

Die Ausführungsbeispiele gemäss Ansprüchen 10 und 11 haben. den Vorteil einer besonders einfachen und genauen Sensorsteuerung und Messwerterfassung.

Weitere Ausführungen, Vorteile und Anwendungen der Erfindung ergeben sich aus abhängigen Ansprüchen sowie aus der nun folgenden Beschreibung und den Figuren.

#### KURZE BESCHREIBUNG DER ZEICHNUNG

Es zeigen:

5

10

15

- Fig. 1 im Querschnitt ein durchströmtes Rohr oder einen Strömungskanal mit einem erfindungsgemässen Massenflusssensor für einen Betrieb mit nicht rechteckförmigen Heizpulsen;
- Fig. 2a, 2b, 2c, 2d einen gepulsten Betrieb eines Massenflusssensors mit rechteckförmigen Heizpulsen gemäss Stand der Technik;
- Fig. 3a, 3b, 3c einen gepulsten Betrieb eines Massenflusssensors mit erfindungsgemässen, nicht rechteckförmigen Heizpulsen; und
  - Fig. 4 eine Schar von Kalibrationskurven der Schwellwertzeit als Funktion der Flussgeschwindigkeit für drei strömungsabhängige Heizleistungen.
- 30 In den Figuren sind gleiche Teile mit gleichen Bezugszeichen versehen.

## WEGE ZUR AUSFÜHRUNG DER ERFINDUNG

Fig. 1 zeigt einen thermischen Massenflusssensor 1, 2, der ein in einem Strömungskanal oder Rohr 4 angeordnetes Sensorelement 1 und eine Steuer- und Auswerteeinheit 2 umfasst. Im Rohr 4 strömt ein Fluid 3, z. B. eine Flüssigkeit 3 oder ein Gas 3, mit einem Strömungs- oder Geschwindigkeitsprofil 5. Das Sensorelement 1 ist einer zu messenden Strömungsgeschwindigkeit v ausgesetzt. Das Sensorelement 1 weist ein Heizmittel 1a zur Temperaturänderung und ein Sensormittel 1b zur Bestimmung seiner Temperaturauf.

10

15

20

25

30

35

Gemäss Fig. 2a-2d ist es bekannt, das Heizmittel 1a mit einer Heizleistung P in Form konstanter Heizpulse 6 zu betreiben, eine strömungsabhängige Temperaturänderung T am Sensorelement 1 zu messen und daraus - bei gegebener konstanter, d. h. rechteckförmiger Heizleistung - auf die Flussgeschwindigkeit v oder den Massenstrom zu schliessen. Statt Temperaturen T bei einer fixen Messzeit t können auch strömungsabhängige Schwellwertzeiten ts bis zum Erreichen eines vorgegebenen Temperaturschwellwerts Ts ausgewertet werden. In Fig. 2b sind beispielhaft zwei zeitabhängige Temperaturverläufe T(t) für zwei Flussgeschwindigkeiten  $v_a < v_b$  dargestellt. Fig. 2c zeigt die resultierende Messkurve oder Charakteristik der Temperatur zu einem bestimmten Zeitpunkt als Funktion der Flussgeschwindigkeit T(v), die eine stark abnehmende Messempfindlichkeit für zunehmende Flussgeschwindigkeiten v aufweist. Dadurch werden die Messgenauigkeit und der Messbereich auf sehr unvorteilhafte Weise eingeschränkt. Fig. 2d zeigt das entsprechende, stark nichtlineare Verhalten der thermischen Messung der Schwellwertzeit ts als Funktion der Flussgeschwindigkeit v. Die nichtlineare ts(v)-Charakteristik hat mehrere Nachteile. Bei kleinen Flussgeschwindigkeiten v ist die Messempfindlichkeit gering. Bei hohen Flussgeschwindigkeiten v kann von der theoretisch hohen Messempfindlichkeit nicht profitiert werden, weil die Schwell-

wertzeiten ts nur mit grosser Unsicherheit aus den flachen, schleifenden Schnittpunkten zwischen dem Temperaturanstieg T(t) und der Schwellwerttemperatur Ts bestimmbar sind. Ausserdem ist die Festlegung der Schwellwerttemperatur Ts sehr kritisch. Wenn Ts niedrig gewählt wird, werden die Schwellwertzeiten ts kurz und entsprechend wird ts(v) sehr flach und die Messauflösung für kleine v wird schlecht. Wenn Ts hoch gewählt wird, setzt die nichtlineare, überproportionale Zunahme von ts(v) schon bei kleinen Geschwindigkeiten v ein und zeigt wegen der Schnittpunkte einen steilen Anstieg. Im schlimmsten Fall wird Ts nicht erreicht und die Flussgeschwindigkeit v ist nicht mehr messbar. Auch im zulässigen Messbereich für v ist eine subtile Wahl und gegebenenfalls wiederholte Anpassung von Ts erforderlich, um einen nützlichen Messbereich mit einer auswertbaren Messcharakteristik ts(v) zu erhalten.

10

15

20

25

30

35

In Fig. 3a-3c wird das erfindungsgemässe Verfahren erläutert. Zum Zeitpunkt to wird ein zeitabhängiges und gegebenenfalls vom gewählten Flussgeschwindigkeitsbereich abhängiges Heizleistungssignal P(t) gestartet und gemäss einem nicht rechteckförmigen, sublinearen Anstiegsverhalten P(t) erhöht. Derartige Heizpulse 7 werden dem Heizmittel 1a zumindest von Zeit zu Zeit zugeführt (nicht dargestellt). Bevorzugt werden die strömungsabhängigen Zeiten  $t_1$ ,  $t_2$  bis zum Erreichen eines vorgebbaren Temperaturschwellwerts Ts gemessen und daraus die strömungsabhängigen Schwellwertzeiten  $t_s=t_1-t_0$  für  $v_a$  und  $t_s=t_2-t_0$  für  $v_b$  bestimmt. Im Gegensatz zu Fig. 2c ist ts(v) eine monoton steigende Funktion. Aufgrund der erfindungsgemässen Abflachung des Anstiegsverhaltens P(t) kann nun das störende Sättigungsverhalten in T(t) (Fig. 2c) oder das störende nichtlineare Verhalten in ts(v) (Fig. 2d) weitgehend kompensiert werden und eine über einen weiten Messbereich von Flussgeschwindigkeiten v nützliche, gut auswertbare Messfunktion  $t_s(v)$ erhalten werden. Aufgrund des erweiterten Messbereichs ist der Massen- oder Flussgeschwindigkeitssensor besonders zum

8

Messen von Heisswasserbezug im privaten, öffentlichen oder industriellen Bereich geeignet.

5

10

15

30

35

Im Folgenden wird eine detailliertere Analyse für eine optimale Gestaltung der Heizleistungspulse 7 gegeben. In einem einfachen thermischen Modell besitzt das Sensorelement 1 eine Wärmekapazität Cs, einen ersten thermischen Übergangswiderstand Rs zwischen dem Heizmittel la und einer Oberfläche 10 des Sensorelements 1 und einen zweiten thermischen Übergangswiderstand R<sub>I</sub>=(h•A)<sup>-1</sup> zwischen der Ober-. fläche 10 des Sensorelements 1 und dem Fluid 3, wobei h ein strömungsabhängiger Wärmeübergangskoeffizient zwischen dem Sensorelement 1 und dem Fluid 3 und A eine Kontaktoberfläche zwischen dem Sensorelement 1 und dem Fluid 3 ist. Gemäss VDI-Wärmeatlas (VDI-Richtlinien 3522, VDI-Handbuch Messtechnik I, VDI-Verlag GmbH, Düsseldorf 1987) ist für ein zylinderförmiges, seitlich angeströmtes Sensorelement 1 mit Durchmesser d der Wärmeübergangskoeffizient h gegeben durch die Gleichung

$$h = (\lambda/d) \cdot 1,11 \cdot C \cdot Pr^{0,31} \cdot Re^{m}$$
, (G1)

wobei  $\lambda$  eine Wärmeleitfähigkeit des Fluids 3 ist, C ein Parameter und m ein Exponent ist, die beide von einer Reynoldszahl Re des Fluids 3 abhängen, und Pr eine Prandtlzahl des Fluids 3 ist. Mit  $Pr=\eta \cdot c_p/\lambda$ , wobei  $\eta=$ eine dynamische Viskosität des Fluids 3 und  $c_p=$ eine spezifische Wärme des Fluids 3, und  $R=\rho \cdot d \cdot v/\eta$ , wobei  $\rho=$ eine Dichte und v=eine Flussgeschwindigkeit des Fluids 3, ist h proportional zu  $v^m$  und es gilt

$$R_{I} = \gamma \cdot v^{-m} \qquad (G2)$$

wobei  $\gamma=d/(A \cdot \lambda \cdot 1, 11 \cdot C \cdot Pr^{0,31} \cdot (\rho \cdot d/\eta)^m)$  eine Konstante ist. Für die Reynoldszahl-abhängigen Parameter C und m können tabellierte Werte verwendet werden, z. B. C=0,615 und m=0,466 für Reynoldszahlen zwischen 40 und 4000, die einen laminaren Fluss des Fluids 3 charakterisieren.

Im folgenden sei ein numerisches Beispiel für Wasser bei Raumtemperatur angegeben:  $\eta=1\cdot10^{-3}$  Ns/m<sup>2</sup>,  $\rho=998$ ,2 kg/m<sup>3</sup>,

 $\lambda=0,598$  W/(m•K) und  $c_P=4182$  J/(kg•K). Dann ist Pr=6,993 und für d=1,9 mm wird Re=1897•v. Für Geschwindigkeiten v zwischen 0,02 m/s und 2 m/s nehmen die Parameter C und m die Werte C=0,615 und m=0,466 an. Dies führt zu Wärmeübergangskoeffizienten h zwischen 2140 W/(m²•K) bei v=0,02 m/s und 18270 W/(m²•K) bei v=2 m/s und entsprechenden zweiten thermischen Übergangswiderständen R<sub>I</sub>=6,5 K/W bei v=0,02 m/s und R<sub>I</sub>=0,7 K/W bei v=2 m/s für ein Sensorelement 1 der Länge l=12 mm.

10 Mit einem zeitabhängigen und geschwindigkeitsabhängigen Anstiegsverhalten P(t) der Heizleistung gemäss der Gleichung

15

20

25

$$P(t) = P_0 \cdot (1+R_S/R_I)^{-1} \cdot t^{\alpha}$$
 (G3)

wobei  $P_0$ =ein Heizleistungsfaktor und  $\alpha$ =ein Exponent des Anstiegsverhaltens P(t) ist, kann das zuvor genannte nichtlineare, insbesondere überproportionale Verhalten der Messcharakteristik  $t_s(v)$  näherungsweise kompensiert oder sogar die Messcharakteristik  $t_s(v)$  zumindest abschnittsweise oder an Stützstellen punktweise linearisiert werden. Insbesondere gilt für Messzeiten oder Schwellwertzeiten  $t_s > t$ , insbesondere  $t_s > 10 \cdot t$ , mit  $t = C_s \cdot R_s$ 

$$T(t) = P_0 \cdot t^{\alpha} \cdot R_I + T_F , \qquad (G4)$$

wobei  $T_F$  die ungestörte Fluidtemperatur bezeichnet. Das gleiche Aufwärmverhalten T(t) wird in der Näherung  $R_S < R_I$ , insbesondere  $R_S / R_I < 0$ ,1 und besonders bevorzugt  $R_S / R_I < 0$ ,01, mit einer geschwindigkeitsunabhängigen Heizpulsleistung  $P(t) = P_0 \cdot t^{\alpha}$  erhalten.

Mit einer Wahl des Heizleistungsexponenten  $\alpha = m$  gilt dann

$$T(t) = P_0 \cdot \gamma \cdot (t/v)^m + T_F$$
 (G5)

und die Schwellwertzeit  $t_{\rm S}$  für einen gegebenen Temperaturschwellwert  $T_{\rm S}$  ist durch die Gleichung

$$t_s(v) = (T_s - T_r)^{1/m} \cdot (P_0 \cdot \gamma)^{-1/m} \cdot v$$
 (G6)

gegeben. Die Messdauer oder Schwellwertzeit  $\mathsf{t}_{\mathsf{S}}$  ist also eine lineare Funktion der zu bestimmenden Flussgeschwin-

digkeit v, wie in Fig. 3c dargestellt, wenn der Heizleistungsexponent  $\alpha$  gleich dem Geschwindigkeitsexponenten m des Wärmeübergangskoeffizienten h ist und insbesondere wenn der erste thermische Übergangswiderstand  $R_{\rm S}$  des Sensorelements 1 vernachlässigbar klein ist gegenüber dem zweiten thermischen Übergangswiderstand  $R_{\rm I}$  zum Fluid 3. Letztere Bedingung ist erfüllt, wenn  $R_{\rm S}/R_{\rm I}<1$ , vorzugsweise  $R_{\rm S}/R_{\rm I}<0$ ,1 und besonders bevorzugt  $R_{\rm S}/R_{\rm I}<0$ ,01 ist.

Es wird also mit Vorteil das Anstiegsverhalten P(t) proportional zu  $t^m$  gewählt wird, wobei der Exponent m kleiner als 1 gewählt wird, insbesondere m $\leq 0$ ,5 und besonders bevorzugt m=0,466 für eine Reynoldszahl zwischen 40 und 4000. Der Heizleistungsexponent  $\alpha$  kann auch nur näherungsweise gleich m gewählt werden, d. h.  $\alpha \approx m$ , um die gewünschte, zumindest näherungsweise Kompensation des nichtlinearen Verhaltens von  $t_s(v)$  bei hohen Flussgeschwindigkeiten v zu erreichen.

10

15

20

25

Es wird ferner mit Vorteil das Anstiegsverhalten P(t) proportional zu einem zeitunabhängigen Amplitudenfaktor  $(1+R_S/R_I)^{-1}$  gewählt.

Im allgemeinen Fall wird die Heizleistung gemäss Gleichung (G3) via  $R_{\rm I}$  auch in Abhängigkeit der zu messenden Flussgeschwindigkeit oder des mutmasslichen Messbereichs der zu messenden Flussgeschwindigkeit v variiert, und zwar so, dass wiederum eine lineare Beziehung zwischen der Schwellwertzeit  $t_{\rm S}$  und der Flussgeschwindigkeit v gegeben ist. Diese lineare Beziehung ist auch dann unabhängig von  $R_{\rm S}$ , wenn  $R_{\rm S}$  einen nicht vernachlässigbaren Wert gegenüber  $R_{\rm I}$  annimmt.

In diesem Fall ist dem Messvorgang eine Kalibration und Auswahl einer passenden Kalibrationskurve 8 gemäss Fig. 4 vorgeschaltet. In einem ersten Verfahrensschritt werden diskrete Werte der Flussgeschwindigkeit vi gewählt und zugehörige Anstiegsverhalten Pi(t) der Heizleistung bestimmt, wobei i=1, 2, 3, ... ein Index ist. In einem zweiten Verfahrensschritt werden eine Schar von Kalibrationskurven

10

15

20

25

30

35

8 der Schwellwertzeit ts als Funktion der Flussgeschwindigkeit v für die Anstiegsverhalten Pi(t) bestimmt. In einem dritten Verfahrensschritt wird aufgrund einer zuvor gemessenen Flussgeschwindigkeit oder aufgrund von a priori Information über die mutmassliche Flussgeschwindigkeit eine nach Massgabe einer gewünschten Messgenauigkeit für die Flussgeschwindigkeit v und einer gewünschten Messdauer ts bevorzugte Kalibrationskurve 8 ausgewählt und zur Bestimmung der Flussgeschwindigkeit v verwendet oder es wird ausgehend von der Kalibrationskurve 8 zum niedrigsten Flussqeschwindigkeitswert V<sub>1=1</sub> sukzessive aufsteigend höheren Flussgeschwindigkeitswerten vi>1 oder durch Abschätzung in einem Schritt eine nach Massgabe einer gewünschten Messgenauigkeit für die Flussgeschwindigkeit v und einer gewünschten Messdauer ts bevorzugte Kalibrationskurve 8 bestimmt und zur Bestimmung der Flussgeschwindigkeit v verwendet.

Dieses stufenweise Vorgehen ist in Fig. 4 für drei Kalibrationskurven 8 gezeigt, die mit drei Heizleistungskurven  $P_1(t)$  bei  $v_1=0,25$  m/s,  $P_2(t)$  bei  $v_2=1$  m/s und  $P_3(t)$  bei v3=2 m/s gewonnen wurden. Durch die Kalibrationskurven 8 ist zumindest punktweise eine lineare Messcharakteristik t<sub>s</sub>(v) gegeben. Dabei wurden typische Werte von R<sub>s</sub>≈35 W/K und  $R_{I}\approx5$  W/K angenommen. Selbst bei einer solcherart unvorteilhaften Grössenverteilung der thermischen Übergangswiderstände, nämlich R<sub>s</sub>>>R<sub>I</sub>, kann mit dem erfindungsgemässen Verfahren noch eine genaue und schnelle Messung in einem grossen Flussgeschwindigkeits-Messbereich durchgeführt werden. Prinzipiell können auch mit der Kalibrationskurve  $v_3=2 \text{ m/s}$ noch sehr kleine Flussgeschwindigkeiten v<1 m/s gemessen werden. Durch das erfindungsgemässe Verfahren können jedoch die Messdauer ts wesentlich verkürzt und der Heizenergiebedarf entsprechend gesenkt werden.

Mit Vorteil werden eine Anzahl und Verteilung der Kalibrationskurven 8 nach Massgabe einer gewünschten Messauflösung und eines gewünschten Messbereichs der Flussgeschwindigkeit v gewählt.

Fig. 1 zeigt die Vorrichtung zur Ausführung des oben dargestellten Verfahrens. Hierbei bezeichnet 2a eine Heizungssteuerung zur Erzeugung von Heizpulsen 7 für das Heizmittel 1a und 2b eine Messeinrichtung zur Auswertung der thermischen Messung und zur Bestimmung einer Flussgeschwindigkeit v oder eines Massenflusses aus einer strömungsabhängigen Schwellwertzeit  $t_{\rm S}$  bis zum Erreichen eines vorgegebenen Temperaturschwellwerts  $T_{\rm S}$  am Sensormittel 1b. Erfindungsgemäss umfasst die Heizungssteuerung 2b Mittel zur Erzeugung einer nichtkonstanten Heizleistung P mit einem im wesentlichen sublinearen Anstiegsverhalten P(t) als Funktion der Zeit t und weist die Steuer- und Auswerteeinheit 2 Mittel zur zumindest teilweisen Kompensation eines nichtlinearen Verhaltens der Schwellwertzeit  $t_{\rm S}$  als Funktion der Flussgeschwindigkeit v auf.

In einem bevorzugten Ausführungsbeispiel umfasst die Steuer- und Auswerteeinheit 2 Hardware und/oder Software zur Erzeugung eines Anstiegsverhaltens P(t) proportional zu  $t^m$  und/oder zu einem zeitunabhängigen Amplitudenfaktor  $(1+R_s/R_I)^{-1}$ . Ferner kann die Steuer- und Auswerteeinheit 2 Kalibrationsmittel 2c zur Ausführung des ersten und zweiten Verfahrenschritts des oben dargestellten Kalibrationsvorgangs aufweisen. Vorzugsweise weist das Sensorelement 1 einen elektrischen Heizdraht 1a, 1b mit einem temperaturabhängigen Widerstand auf, der zugleich als Heizmittel 1a und als Sensormittel 1b betreibbar ist.

Das erfindungsgemässe Verfahren und die Vorrichtung zur Ausführung des Verfahrens sind für beliebige Fluide 3, insbesondere für Flüssigkeiten 3 oder Gase 3, geeignet.

02/003 EP

# BEZUGSZEICHENLISTE

	1	Sensorelement
	1a	Heizmittel
	1b	Sensormittel
5	2	Steuer- und Auswerteeinheit
	2a	Heizungssteuerung
	2b	Messeinrichtung
	2c	Kalibrationsmittel
	1, 2	Flussgeschwindigkeitsssensor, Massenflusssensor
10	3	Fluid; Flüssigkeit, Gas
	4	Strömungsprofil
	5	Strömungskanal, Rohr
	6	rechteckförmiger konstanter Heizpuls (Stand der
		Technik)
15	7	sublinearer nichtkonstanter Heizpuls
	8	Kalibrationskurven
	10	Oberfläche des Sensorelements
	P	Heizleistung
20	$P(t), P_i(t)$	Anstiegsverhalten
	T	Temperatur
	$T_{\mathtt{S}}$	Schwellwerttemperatur
	$T_{ m F}$	ungestörte Fluidtemperatur
	t	Zeit, Zeitvariable
25	$t_0, t_1, t_2$	Zeitpunkte
	ts	Schwellwertzeit
	v, v <sub>i</sub>	Flussgeschwindigkeit

10

15

20

25

14

02/003 EP

# **PATENTANSPRÜCHE**

- Verfahren zum Messen einer Flussgeschwindigkeit (v) oder eines Massenflusses eines Fluids (3), insbesondere zum Messen von Heisswasserbezug im privaten, öffentlichen oder industriellen Bereich, bei welchem das Fluid (3) über ein Sensorelement (1) geführt wird, welches ein Heizmittel (1a) zur Temperaturänderung und ein Sensormittel (1b) zur Bestimmung seiner Temperatur aufweist, wobei mindestens zeitweise das Heizmittel (la) mit einer Heizleistung (P) in Form von Heizpulsen betrieben wird und eine strömungsabhängige Schwellwertzeit (ts) bis zum Erreichen eines vorgegebenen Temperaturschwellwerts (Ts) am Sensormittel (1b) gemessen wird, dadurch gekennzeichnet, dass während zumindest einiger der Heizpulse (7) eine nichtkonstante Heizleistung (P) mit einem im wesentlichen sublinearen Anstiegsverhalten (P(t)) als Funktion der Zeit (t) zur zumindest teilweisen Kompensation eines nichtlinearen Verhaltens der Schwellwertzeit (ts) als Funktion der Flussgeschwindigkeit (v) gewählt wird.
- 2. Das Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass das Anstiegsverhalten (P(t)) als Funktion der Zeit (t) und gegebenenfalls der zu messenden Flussgeschwindigkeit (v) selber so variiert wird, dass die Schwellwertzeit ( $t_s$ ) eine lineare Funktion der Flussgeschwindigkeit (v) zumindest an diskreten Flussgeschwindigkeitswerten ( $v_i$ ) ist.
- Das Verfahren nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass das Anstiegsverhalten (P(t)) proportional zu t<sup>m</sup> gewählt wird, wobei m=ein von einer Reynoldszahl des Fluids (3) abhängiger Exponent kleiner als 1 ist, insbesondere m≤0,5 und besonders bevorzugt m=0,466 für eine Reynoldszahl des Fluids (3) zwischen 40 und 4000.

Das Verfahren nach einem der vorangehenden Ansprüche, dass das Anstiegsverhalten gekennzeichnet, (P(t)) proportional zu einem zeitunabhängigen Amplitudenfaktor  $(1+R_s/R_I)^{-1}$  gewählt wird, wobei  $R_s$ =ein erster thermischer Übergangswiderstand zwischen dem Heizmittel (1a) und einer Oberfläche (10) des Sensorelements und  $R_I = (h \cdot A)^{-1}$  ein zweiter thermischer Übergangswiderstand zwischen der Oberfläche (10) des Sensorelements (1) und dem Fluid (3), wobei h=ein strömungsabhängiger Wärmeübergangskoeffizient zwischen dem Sensorelement (1) und dem Fluid (3) und A=eine Kontaktoberfläche zwischen dem Sensorelement (1) Fluid (3) ist.

5

10

25

- 5. Das Verfahren nach den Ansprüchen 3 und 4, dadurch gekennzeichnet, dass ein zylinderförmiges, von dem Fluid (3) transversal angeströmtes Sensorelement (1) mit einem Wärmeübergangskoeffizienten h proportional zu  $v^m$ und mit einem zweiten thermischen Übergangswiderstand  $R_I = \gamma \cdot v^{-m}$  mit  $\gamma =$  eine Konstante gewählt wird.
- 20 6. Das Verfahren nach den Ansprüchen 3 und 4, dadurch gekennzeichnet, dass
  - a) in einem ersten Verfahrensschritt diskrete Werte der Flussgeschwindigkeit  $(v_i)$  gewählt und zugehörige Anstiegsverhalten  $P_i(t)$  der Heizleistung bestimmt werden, wobei  $i=1,\ 2,\ 3,\ ...$  ein Index ist,
  - b) in einem zweiten Verfahrensschritt eine Schar von Kalibrationskurven (8) der Schwellwertzeit ( $t_s$ ) als Funktion der Flussgeschwindigkeit (v) für die Anstiegsverhalten ( $P_i(t)$ ) bestimmt werden und
- c) in einem dritten Verfahrensschritt aufgrund einer zuvor gemessenen Flussgeschwindigkeit oder aufgrund von a priori Information über die mutmassliche Flussgeschwindigkeit eine nach Massgabe einer gewünschten Messgenauigkeit für die Flussgeschwindigkeit (v) und einer gewünschten Messdauer (ts) bevorzugte Kalibrationskurve (8) ausgewählt und zur

Bestimmung der Flussgeschwindigkeit (v) verwendet wird oder

16

5

10

- d) in einem dritten Verfahrensschritt ausgehend von der Kalibrationskurve (8) zum niedrigsten Flussgeschwindigkeitswert ( $v_{i=1}$ ) sukzessive aufsteigend zu höheren Flussgeschwindigkeitswerten ( $v_{i>1}$ ) oder durch Abschätzung in einem Schritt eine nach Massgabe einer gewünschten Messgenauigkeit für die Flussgeschwindigkeit (v) und einer gewünschten Messdauer ( $t_s$ ) bevorzugte Kalibrationskurve (8) bestimmt wird und zur Bestimmung der Flussgeschwindigkeit (v) verwendet wird.
- 7. Das Verfahren nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, dass eine Anzahl und Verteilung der Kalibrationskurven (8) nach Massgabe einer gewünschten Messauflösung und eines gewünschten Messbereichs der Flussgeschwindigkeit (v) gewählt werden.
- 8. Das Verfahren nach den Ansprüchen 3 und 4, dadurch gekennzeichnet, dass  $R_S/R_I<1$ , vorzugsweise  $R_S/R_I<0$ ,1 und
  20 besonders bevorzugt  $R_S/R_I<0$ ,01, und ein Heizleistungsfaktor  $P_0$  gewählt werden und die Schwellwertzeit ( $t_S$ )
  als eine exakt lineare Funktion der Flussgeschwindigkeit (v) gemäss einer Gleichung  $t_S(v) = (T_S T_F)^{1/m} \cdot (P_0 \cdot \gamma)^{-1/m} \cdot v \text{ berechnet wird, wobei } \gamma = \text{eine}$ Konstante und  $T_F = \text{eine ungest\"orte Fluidtemperatur ist.}$
- 9. Vorrichtung zur Ausführung des Verfahrens nach einem der vorangehenden Ansprüche, umfassend ein Sensorelement (1) mit einem Heizmittel (1a) und einem Sensormittel (1b) zur thermischen Messung in einem Fluid
  (3) und eine Steuer- und Auswerteeinheit (2) mit einer Heizungssteuerung (2a) zur Erzeugung von Heizpulsen
  (7) für das Heizmittel (1a) und einer Messeinrichtung
  (2b) zur Auswertung der thermischen Messung und zur Bestimmung einer Flussgeschwindigkeit (v) oder eines
  Massenflusses aus einer strömungsabhängigen Schwell-

17 02/003 EP

wertzeit ( $t_s$ ) bis zum Erreichen eines vorgegebenen Temperaturschwellwerts ( $T_s$ ) am Sensormittel (1b), dadurch gekennzeichnet, dass

a) die Heizungssteuerung (2b) Mittel zur Erzeugung einer nichtkonstanten Heizleistung (P) mit einem im wesentlichen sublinearen Anstiegsverhalten (P(t)) als Funktion der Zeit (t) umfasst und

5

10

15

20

25

30

- b) die Steuer- und Auswerteeinheit (2) Mittel zur zumindest teilweisen Kompensation eines nichtlinearen Verhaltens der Schwellwertzeit ( $t_s$ ) als Funktion der Flussgeschwindigkeit (v) aufweist.
- 10. Vorrichtung nach Anspruch 9, dadurch gekennzeichnet, dass
  - Auswerteeinheit (2) a) die Steuerund und/oder Software zur Erzeugung eines Anstiegsverhaltens (P(t)) proportional zu tm und/oder zu einem zeitunabhängigen Amplitudenfaktor (1+R<sub>s</sub>/R<sub>I</sub>)<sup>-1</sup> aufweist, wobei t=eine Zeitvariable, m=ein von einer Reynoldszahl des Fluids (3) abhängiger Exponent, R<sub>s</sub>=ein erster thermischer Übergangswiderstand zwischen dem Heizmittel (1b) und einer Oberfläche (10) des Sensorelements (1), R<sub>I</sub>=(h•A)<sup>-1</sup> ein zweiter thermischer Übergangswiderstand zwischen einer Oberfläche (10) des Sensorelements (1) und dem Fluid (3), h=ein strömungsabhängiger Wärmeübergangskoeffizient zwischen dem Sensorelement (1) und dem Fluid (3) und A=eine Kontaktoberfläche zwischen dem Sensorelement (1) und dem Fluid (3) ist und/oder
  - b) die Steuer- und Auswerteeinheit (2) Kalibrationsmittel (2c) zur Ausführung des ersten und zweiten Verfahrenschritts gemäss Anspruch 6 aufweist.
- 11. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 9-10, dadurch gekennzeichnet, dass
  - a) das Sensorelement (1) einen elektrischen Heizdraht (1a, 1b) mit einem temperaturabhängigen Widerstand

10

15

aufweist, der zugleich als Heizmittel (1a) und als Sensormittel (1b) betreibbar ist und/oder

- b) das Sensorelement (1) eine Wärmekapazität C<sub>s</sub> und einen ersten thermischen Übergangswiderstand R<sub>s</sub> zwischen dem Heizmittel (1b) und einer Oberfläche (10) des Sensorelements (1) aufweist, wobei die Schwellwertzeit oder Messdauer t<sub>s</sub>>C<sub>s</sub>•R<sub>s</sub>, insbesondere t<sub>s</sub>>10•C<sub>s</sub>•R<sub>s</sub>, ist und/oder
- c) das Sensorelement (1) eine zylindrische Gestalt mit einem Durchmesser (d) hat und bei seitlicher Anströmung durch das Fluid (3) mit der Flussgeschwindigkeit (v) näherungsweise einen strömungsabhängigen Wärmeübergangskoeffizienten  $h=\lambda/d\cdot 1,11\cdot C\cdot Pr^{0,31}\cdot Re^m$  aufweist, wobei  $\lambda=$ eine Wärmeleitfähigkeit des Fluids (3), C=ein Parameter und m=ein Exponent, die von einer Reynoldszahl Re des Fluids (3) abhängen, und Pr=eine Prandtlzahl des Fluids (3).

02/003 EP

## ZUSAMMENFASSUNG

Die Erfindung betrifft ein Verfahren und eine Vorrichtung zur thermischen Messung der Flussgeschwindigkeit (v) eines Fluids (3). In herkömmlichen thermischen Sensoren wird die Heizleistung P in Form von Rechteckpulsen zugeführt. Erfindungsgemäss werden die Sensormittel (1b) von einer Heizungssteuerung (2b) mit nichtkonstanten Heizpulsen mit einem sublinearen Anstiegsverhalten P(t) versorgt. Dadurch kann ein nichtlineares Verhalten der Schwellwertzeit (ts) bis zum Erreichen einer Schwellwerttemperatur (Ts) Funktion der Flussgeschwindigkeit (v) zumindest teilweise kompensiert werden. Ausführungsbeispiele betreffen u.a. ein Anstiegsverhalten P(t) proportional zu  $t^m$  und/oder zu einem zeitunabhängigen Amplitudenfaktor  $(1+R_s/R_I)^{-1}$ , wobei m=Reynoldszahl-abhängiger Exponent und Rs, R<sub>I</sub>=thermische Übergangswiderstände. Vorteile sind eine verbesserte Messgenauigkeit, eine verkürzte Messzeit und ein vergrösserter Messbereich für die Flussgeschwindigkeit v.

20

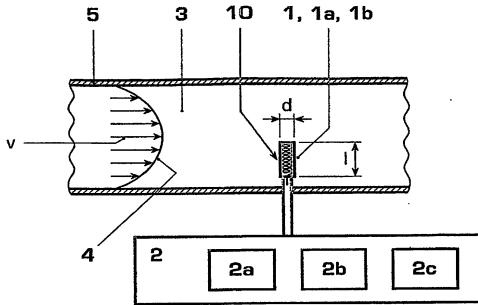
10

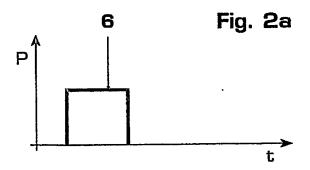
15

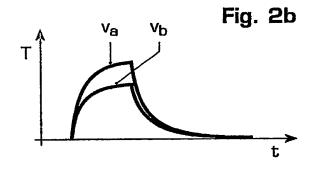
(Fig. 1 und Fig. 3a)

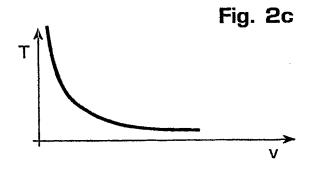
Fig. 1

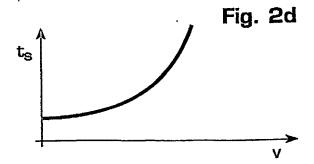
EPO - Munich 61 1 4 Jan. 2002











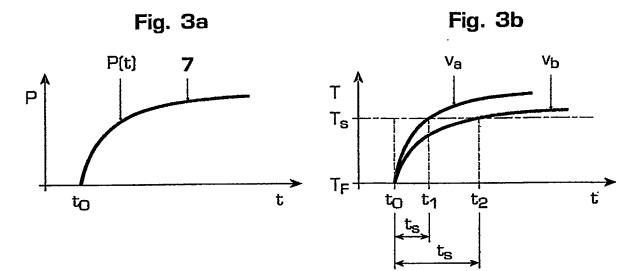


Fig. 3c

